

Document made available under the Patent Cooperation Treaty (PCT)

International application number: PCT/FR05/000455

International filing date: 25 February 2005 (25.02.2005)

Document type: Certified copy of priority document

Document details: Country/Office: FR
Number: 04 01948
Filing date: 26 February 2004 (26.02.2004)

Date of receipt at the International Bureau: 20 May 2005 (20.05.2005)

Remark: Priority document submitted or transmitted to the International Bureau in compliance with Rule 17.1(a) or (b)



World Intellectual Property Organization (WIPO) - Geneva, Switzerland
Organisation Mondiale de la Propriété Intellectuelle (OMPI) - Genève, Suisse



BREVET D'INVENTION

CERTIFICAT D'UTILITÉ - CERTIFICAT D'ADDITION

COPIE OFFICIELLE

Le Directeur général de l'Institut national de la propriété industrielle certifie que le document ci-annexé est la copie certifiée conforme d'une demande de titre de propriété industrielle déposée à l'Institut.

Fait à Paris, le 04 MAI 2005

Pour le Directeur général de l'Institut
national de la propriété industrielle
Le Chef du Département des brevets

Martine PLANCHE

INSTITUT
NATIONAL DE
LA PROPRIÉTÉ
INDUSTRIELLE

SIEGE
26 bis, rue de Saint-Petersbourg
75800 PARIS cedex 08
Téléphone : 33 (0)1 53 04 53 04
Télécopie : 33 (0)1 53 04 45 23
www.inpi.fr



11



26 bis, rue de Saint Pétersbourg
75800 Paris Cedex 08
Téléphone : 01 53 04 53 04 Télécopie : 01 42 94 86 54

BREVET D'INVENTION CERTIFICAT D'UTILITÉ

Code de la propriété intellectuelle - Livre VI



N° 11354*01

REQUÊTE EN DÉLIVRANCE 1/2

Cet imprimé est à remplir lisiblement à l'encre noire

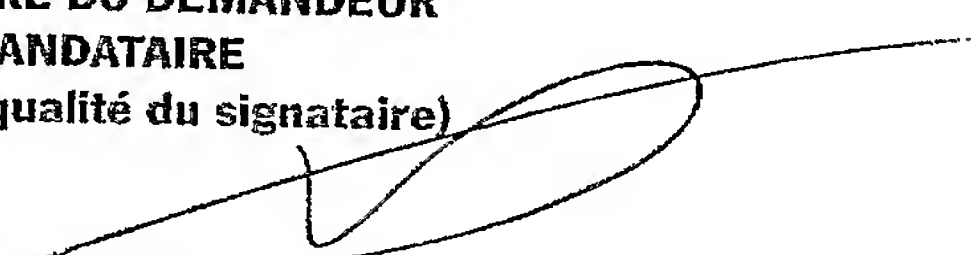
DB 540 W / 260899

REMISE DES PIÈCES DATE 26 FEV 2004 LIEU 75 INPI PARIS 34 SP N° D'ENREGISTREMENT 0401948 NATIONAL ATTRIBUÉ PAR L'INPI DATE DE DÉPÔT ATTRIBUÉE PAR L'INPI 26 FEV. 2004		1 NOM ET ADRESSE DU DEMANDEUR OU DU MANDATAIRE À QUI LA CORRESPONDANCE DOIT ÊTRE ADRESSÉE RHODIA SERVICES Direction de la Propriété Industrielle 40, rue de la Haie-Coq 93306 Aubervilliers Cédex Monsieur Philippe DUBRUC	
Vos références pour ce dossier (facultatif) R 04017			
Confirmation d'un dépôt par télécopie <input type="checkbox"/> N° attribué par l'INPI à la télécopie			
2 NATURE DE LA DEMANDE		Cochez l'une des 4 cases suivantes	
Demande de brevet		<input checked="" type="checkbox"/>	
Demande de certificat d'utilité		<input type="checkbox"/>	
Demande divisionnaire		<input type="checkbox"/>	
<i>Demande de brevet initiale</i> <i>ou demande de certificat d'utilité initiale</i>		N° _____ Date ____/____/____ N° _____ Date ____/____/____	
Transformation d'une demande de brevet européen <i>Demande de brevet initiale</i>		<input type="checkbox"/> N° _____ Date ____/____/____	
3 TITRE DE L'INVENTION (200 caractères ou espaces maximum) Composition à base d'oxydes de zirconium, de praséodyme, de lanthane ou de néodyme, procédé de préparation et utilisation dans un système catalytique			
4 DÉCLARATION DE PRIORITÉ OU REQUÊTE DU BÉNÉFICE DE LA DATE DE DÉPÔT D'UNE DEMANDE ANTÉRIEURE FRANÇAISE		Pays ou organisation _____ N° _____ Date ____/____/____ Pays ou organisation _____ N° _____ Date ____/____/____ Pays ou organisation _____ N° _____ Date ____/____/____ <input type="checkbox"/> S'il y a d'autres priorités, cochez la case et utilisez l'imprimé «Suite»	
5 DEMANDEUR		<input type="checkbox"/> S'il y a d'autres demandeurs, cochez la case et utilisez l'imprimé «Suite»	
Nom ou dénomination sociale		RHODIA CHIMIE	
Prénoms			
Forme juridique			
N° SIREN		6 . 4 . 2 . 0 . 1 . 4 . 5 . 2 . 6	
Code APE-NAF		. . .	
Adresse	Rue	26, quai Alphonse Le Gallo	
	Code postal et ville	92512	Boulogne-Billancourt Cédex
Pays		France	
Nationalité		Française	
N° de téléphone (facultatif)			
N° de télécopie (facultatif)			
Adresse électronique (facultatif)			



BREVET D'INVENTION CERTIFICAT D'UTILITÉ

REQUÊTE EN DÉLIVRANCE 2/2

REMISE DES COPIES DATE 26 FEV 2004 LIEU 75 INPI PARIS 34 SP N° D'ENREGISTREMENT 0401948 NATIONAL ATTRIBUÉ PAR L'INPI		Réservé à l'INPI	
Vos références pour ce dossier : <i>(facultatif)</i>		R 04017	
6 MANDATAIRE			
Nom		DUBRUC	
Prénom		Philippe	
Cabinet ou Société		RHODIA SERVICES	
N° de pouvoir permanent et/ou de lien contractuel		11 février 1998	
Adresse	Rue	40, rue de la Haie-Coq	
	Code postal et ville	93306	Aubervilliers Cédex
N° de téléphone <i>(facultatif)</i>		01.53.56.54.09	
N° de télécopie <i>(facultatif)</i>		01.53.56.54.10	
Adresse électronique <i>(facultatif)</i>			
7 INVENTEUR (S)			
Les inventeurs sont les demandeurs		<input type="checkbox"/> Oui <input checked="" type="checkbox"/> Non Dans ce cas fournir une désignation d'inventeur(s) séparée	
8 RAPPORT DE RECHERCHE		Uniquement pour une demande de brevet (y compris division et transformation)	
Établissement immédiat ou établissement différé		<input checked="" type="checkbox"/> <input type="checkbox"/>	
Païement échelonné de la redevance		Païement en trois versements, uniquement pour les personnes physiques <input type="checkbox"/> Oui <input type="checkbox"/> Non	
9 RÉDUCTION DU TAUX DES REDEVANCES		Uniquement pour les personnes physiques <input type="checkbox"/> Requête pour la première fois pour cette invention <i>(joindre un avis de non-imposition.)</i> <input type="checkbox"/> Requête antérieurement à ce dépôt <i>(joindre une copie de la décision d'admission pour cette invention ou indiquer sa référence):</i>	
Si vous avez utilisé l'imprimé «Suite», indiquez le nombre de pages jointes			
10 SIGNATURE DU DEMANDEUR OU DU MANDATAIRE (Nom et qualité du signataire)  Philippe DUBRUC		VISA DE LA PRÉFECTURE OU DE L'INPI L. MARIELLO	

COMPOSITION A BASE D'OXYDES DE ZIRCONIUM, DE PRASEODYME,
DE LANTHANE OU DE NEODYME, PROCEDE DE PREPARATION ET
UTILISATION DANS UN SYSTEME CATALYTIQUE

5 La présente invention concerne une composition à base d'oxyde de zirconium, d'un additif choisi parmi les oxydes de praséodyme, de lanthane et de néodyme, son procédé de préparation et son utilisation dans un système catalytique.

10 On utilise à l'heure actuelle pour le traitement des gaz d'échappement des moteurs à combustion interne (catalyse postcombustion automobile) des catalyseurs dits multifonctionnels. Par multifonctionnels, on entend les catalyseurs capables d'opérer non seulement l'oxydation du monoxyde de carbone et des hydrocarbures présents dans les gaz d'échappement mais également la réduction des oxydes d'azote également présents dans ces gaz
15 (catalyseurs "trois voies"). Les catalyseurs à base d'oxyde de zirconium ou d'oxyde de cérium sont aujourd'hui connus comme particulièrement intéressants pour ce type de réactions.

Pour être efficaces, ces catalyseurs doivent présenter une surface spécifique importante et on cherche toujours des catalyseurs susceptibles de
20 pouvoir être utilisés à des températures de plus en plus hautes et, pour cela, présentant une stabilité améliorée de leur surface spécifique.

L'objet de l'invention est donc la mise au point d'une composition catalytique pouvant répondre à cette caractéristique.

Dans ce but, la composition de l'invention est à base d'oxyde de zirconium et elle est caractérisée en ce qu'elle comprend en outre au moins un
25 additif choisi parmi les oxydes de praséodyme, de lanthane et de néodyme et en ce qu'elle présente une surface spécifique d'au moins $29 \text{ m}^2/\text{g}$, après calcination à 1000°C pendant 10 heures.

La composition de l'invention a donc pour avantage de conserver une
30 surface spécifique à une valeur élevée à une température de 1000°C ou même plus. En outre, les catalyseurs à base de cette composition peuvent présenter aussi une efficacité importante à basse température même avec une teneur faible en métal précieux.

D'autres caractéristiques, détails et avantages de l'invention apparaîtront
35 encore plus complètement à la lecture de la description qui va suivre, ainsi que des divers exemples concrets mais non limitatifs destinés à l'illustrer.

Pour la suite de la description, on entend par surface spécifique, la surface spécifique B.E.T. déterminée par adsorption d'azote conformément à

la norme ASTM D 3663-78 établie à partir de la méthode BRUNAUER - EMMETT- TELLER décrite dans le périodique "The Journal of the American Chemical Society, 60, 309 (1938)".

5 La classification périodique des éléments à laquelle il est fait référence dans la présente description est celle publiée dans le Supplément au Bulletin de la Société Chimique de France n° 1 (janvier 1966). Par terre rare on entend les éléments du groupe constitué par l'yttrium et les éléments de la classification périodique de numéro atomique compris inclusivement entre 57 et 71.

10 En outre, les calcinations à l'issue desquelles sont données les valeurs de surface sont des calcinations sous air sauf indication contraire.

Les teneurs sont données en oxydes sauf indication contraire.

Les caractéristiques principales des compositions de l'invention sont la nature de leurs constituants et leur surface spécifique.

15 Les compositions de l'invention sont à base d'oxyde de zirconium ZrO_2 , cet oxyde étant le constituant essentiel ou majoritaire. Les compositions comprennent en outre au moins un additif qui est présent sous la forme d'un oxyde, cet additif étant choisi parmi le praséodyme, le lanthane et le néodyme. On notera ici que l'invention couvre bien entendu le cas de compositions
20 comprenant plusieurs additifs en combinaison.

La teneur en additif est d'au plus 50% en masse. Cette teneur est exprimée en masse d'oxyde de l'additif ou de l'ensemble des additifs dans le cas de compositions à plusieurs additifs, par rapport à la masse de la composition dans son ensemble (oxyde de zirconium et oxyde(s) d'additif(s)).
25 Cette teneur en additif peut varier dans une large gamme et elle peut être plus notamment comprise entre 5% et 40% et plus particulièrement entre 10% et 40%. Cette teneur peut être tout particulièrement comprise entre 10% et 30%.

Selon une variante, les compositions de l'invention peuvent comprendre en outre de l'oxyde d'aluminium Al_2O_3 . Dans ce cas, la teneur en aluminium
30 (% massique d' Al_2O_3 par rapport à l'ensemble de la composition) est généralement d'au plus 20% et, de préférence, elle est comprise entre 1% et 10%.

Selon une autre variante, les compositions de l'invention peuvent comprendre en outre de la silice dans des proportions identiques à celles
35 données ci-dessus pour l'alumine.

L'autre caractéristique principale des compositions de l'invention est leur surface spécifique élevée à haute température.

Comme indiqué plus haut, cette surface est d'au moins 29 m²/g, après calcination à 1000°C pendant 10 heures. Dans les mêmes conditions de calcination, cette surface peut être d'au moins 35 m²/g, et même d'au moins 40 m²/g. Des surfaces d'au moins 45 m²/g peuvent être atteintes.

5 A des températures de calcination encore plus élevée, les compositions de l'invention gardent des surfaces importantes. Ainsi, après calcination à 1100°C pendant 4 heures, ces compositions peuvent présenter une surface spécifique d'au moins 10 m²/g ou même d'au moins 15 m²/g. Des surfaces de 20 m²/g environ peuvent être obtenues.

10 Par ailleurs, après calcination à 1200°C pendant 10 heures, les compositions de l'invention peuvent encore présenter une surface spécifique d'au moins 2 m²/g, plus particulièrement d'au moins 3 m²/g.

A des températures plus basses que celles qui ont été mentionnées ci-dessus, par exemple après calcination à 900°C pendant 4 heures, et selon des
15 variantes de l'invention, les compositions peuvent présenter une surface spécifique d'au moins 45 m²/g, plus particulièrement d'au moins 50 m²/g et de préférence d'au moins 55 m²/g.

Les compositions de l'invention peuvent se présenter dans certains cas sous la forme de solutions solides de l'additif dans l'oxyde de zirconium.

20 Dans ce cas, les diagrammes en diffraction RX de ces compositions révèlent l'existence d'une phase unique et correspondant à celle d'un oxyde de zirconium cristallisé dans le système cubique ou dans le système quadratique, traduisant ainsi l'incorporation de l'additif dans le réseau cristallin de l'oxyde de zirconium, et donc l'obtention d'une solution solide vraie. Les compositions
25 peuvent aussi se présenter sous la forme d'un mélange de phases, notamment dans le cas des fortes teneurs en additif, c'est à dire d'au moins 40%.

Les compositions de l'invention présentent par ailleurs une porosité spécifique. Elles contiennent en effet des mésopores, c'est à dire des pores
30 dont la taille est comprise entre 10 nm et 200 nm et ceci même après calcination à température élevée. Ces valeurs de taille sont obtenues par porosimétrie au mercure (analyse faite avec un porosimètre Autopore 9410 de Micromeritics comprenant deux postes basse pression et un poste haute pression).

35 Les compositions de l'invention peuvent présenter une teneur très faible en anion sulfate. Cette teneur est généralement d'au plus 100 ppm et de préférence d'au plus 50 ppm (rapport massique SO₄²⁻/ensemble de la composition).

Le procédé de préparation des compositions de l'invention va maintenant être décrit.

Ce procédé est caractérisé en ce qu'il comprend les étapes suivantes :

- 5 - (a) on forme un mélange comprenant des composés du zirconium, de l'additif et, le cas échéant, de l'aluminium ou du silicium;
- (b) on met en présence ledit mélange avec un composé basique ce par quoi on obtient un précipité;
- (c) on chauffe en milieu liquide ledit précipité;
- 10 - (d) on ajoute au précipité obtenu à l'étape précédente un composé choisi parmi les tensioactifs anioniques, les tensioactifs non ioniques, les polyéthylène-glycols, les acides carboxyliques et leurs sels et les tensioactifs du type éthoxylats d'alcools gras carboxyméthylés;
- (e) on calcine le précipité ainsi obtenu.

15 La première étape du procédé consiste donc à préparer un mélange en milieu liquide d'un composé du zirconium, d'un composé de l'additif et éventuellement d'un composé d'aluminium ou de silicium.

Le mélange se fait généralement dans un milieu liquide qui est l'eau de préférence.

20 Les composés sont de préférence des composés solubles. Ce peut être notamment des sels de zirconium, de l'additif et de l'aluminium. Ces composés peuvent être choisis par exemple parmi les nitrates, les acétates ou les chlorures.

A titre d'exemples, on peut ainsi citer le nitrate de zirconyle ou le chlorure de zirconyle. Le nitrate de zirconyle est utilisé le plus généralement.

25 Il est aussi possible d'utiliser un sol comme composé de départ du zirconium. Par sol on désigne tout système constitué de fines particules solides de dimensions colloïdales, c'est à dire des dimensions comprises entre environ 1nm et environ 500nm, à base d'un composé de zirconium ce composé étant généralement un oxyde et/ou un oxyde hydraté de zirconium,
30 en suspension dans une phase liquide aqueuse, lesdites particules pouvant en outre, éventuellement, contenir des quantités résiduelles d'ions liés ou adsorbés tels que par exemple des nitrates, des acétates, des chlorures ou des ammoniums. On notera que dans un tel sol, le zirconium peut se trouver soit totalement sous la forme de colloïdes, soit simultanément sous la forme
35 d'ions et sous la forme de colloïdes.

Comme composés du silicium, on peut utiliser un silicate d'un élément alcalin, par exemple le sodium, un alkoxysilicate de silicium ou encore un alkylsiliconate d'un élément alcalin comme le sodium ou le potassium et on peut

citer comme exemple le méthyl siliconate de potassium. On peut aussi utiliser une solution d'acide silicique ou une silice de précipitation que l'on peut obtenir à partir des précurseurs précédents. On peut aussi mentionner comme composé du silicium une silice pyrogénée par exemple du type Aerosil® de la société Degussa. La silice peut se présenter sous la forme d'un sol ou d'une suspension.

Le mélange de départ peut être indifféremment obtenu soit à partir de composés initialement à l'état solide que l'on introduira par la suite dans un pied de cuve d'eau par exemple, soit encore directement à partir de solutions de ces composés puis mélange, dans un ordre quelconque, desdites solutions.

Dans la deuxième étape (b) du procédé, on met en présence ledit mélange avec un composé basique. On peut utiliser comme base ou composé basique les produits du type hydroxyde. On peut citer les hydroxydes d'alcalins ou d'alcalino-terreux. On peut aussi utiliser les amines secondaires, tertiaires ou quaternaires. Toutefois, les amines et l'ammoniaque peuvent être préférés dans la mesure où ils diminuent les risques de pollution par les cations alcalins ou alcalino terreux. On peut aussi mentionner l'urée.

Le composé basique est généralement utilisé sous forme d'une solution aqueuse.

La manière d'effectuer la mise en présence du mélange et de la solution, c'est à dire l'ordre d'introduction de ceux-ci n'est pas critique. Toutefois, cette mise en présence peut se faire en introduisant le mélange dans la solution du composé basique.

La mise en présence ou la réaction entre le mélange et la solution, notamment l'addition du mélange dans la solution du composé basique, peut être effectuée en une seule fois, graduellement ou en continu, et elle est de préférence réalisée sous agitation. Elle est de préférence conduite à température ambiante (20-25°C).

L'étape suivante (c) du procédé est l'étape de chauffage du précipité en milieu liquide.

Ce chauffage peut être réalisé directement sur le milieu réactionnel obtenu après réaction avec le composé basique ou sur une suspension obtenue après séparation du précipité du milieu réactionnel, lavage éventuel et remise dans l'eau du précipité. La température à laquelle est chauffé le milieu est d'au moins 100°C et encore plus particulièrement d'au moins 130°C. L'opération de chauffage peut être conduite en introduisant le milieu liquide dans une enceinte close (réacteur fermé du type autoclave). Dans les

conditions de températures données ci-dessus, et en milieu aqueux, on peut préciser, à titre illustratif, que la pression dans le réacteur fermé peut varier entre une valeur supérieure à 1 Bar (10^5 Pa) et 165 Bar ($1,65 \cdot 10^7$ Pa), de préférence entre 5 Bar ($5 \cdot 10^5$ Pa) et 165 Bar ($1,65 \cdot 10^7$ Pa). On peut aussi
5 effectuer le chauffage dans un réacteur ouvert pour les températures voisines de 100°C .

Le chauffage peut être conduit soit sous air, soit sous atmosphère de gaz inerte, de préférence l'azote dans ce dernier cas.

La durée du chauffage peut varier dans de larges limites, par exemple
10 entre 1 et 48 heures, de préférence entre 2 et 24 heures. De même, la montée en température s'effectue à une vitesse qui n'est pas critique, et on peut ainsi atteindre la température réactionnelle fixée en chauffant le milieu par exemple entre 30 minutes et 4 heures, ces valeurs étant données à titre tout à fait indicatif.

15 Il est possible de faire plusieurs chauffages. Ainsi, on peut remettre en suspension dans l'eau, le précipité obtenu après l'étape de chauffage et éventuellement un lavage puis effectuer un autre chauffage du milieu ainsi obtenu. Cet autre chauffage se fait dans les mêmes conditions que celles qui ont été décrites pour le premier.

20 L'étape suivante (d) du procédé consiste à ajouter au précipité issu de l'étape précédente un composé qui est choisi parmi les tensioactifs anioniques, les tensioactifs non ioniques, les polyéthylène-glycols et les acides carboxyliques et leurs sels.

25 En ce qui concerne ce composé on pourra se référer à l'enseignement de la demande WO-98/45212 et utiliser les tensioactifs décrits dans ce document.

On peut mentionner comme tensioactifs du type anionique les éthoxycarboxylates, les acides gras éthoxylés, les sarcosinates, les esters phosphates, les sulfates comme les sulfates d'alcool les sulfates d'éther alcool et les éthoxylates d'alcanolamide sulfatés, les sulfonates comme les
30 sulfosuccinates, les alkyl benzène ou alkyl naphthalène sulfonates.

Comme tensioactif non ionique on peut mentionner les tensioactifs acétyléniques, les éthoxylates d'alcool, les alcanolamides, les oxydes d'amine, les alcanolamides éthoxylés, les amines éthoxylées à longues chaînes, les copolymères oxyde d'éthylène/oxyde de propylène, les dérivés du sorbitan,
35 l'éthylène glycol, le propylène glycol, le glycérol, les esters polyglycercyle et leurs dérivés éthoxylés, les alkylamines, les alkylimidazolines, les huiles éthoxylées et les éthoxylates d'alkylphénol. On peut citer notamment les

produits vendus sous les marques IGEPAL[®], DOWANOL[®], RHODAMOX[®] et ALKAMIDE[®].

En ce qui concerne les acides carboxyliques, on peut utiliser notamment les acides mono- ou dicarboxyliques aliphatiques et parmi ceux-ci plus
 5 particulièrement les acides saturés. On peut utiliser aussi des acides gras et plus particulièrement les acides gras saturés. On peut citer ainsi notamment les acides formique, acétique, proprionique, butyrique, isobutyrique, valérique, caproïque, caprylique, caprique, laurique, myristique, palmitique. Comme
 10 acides dicarboxyliques, on peut mentionner les acides oxalique, malonique, succinique, glutarique, adipique, pimélique, subérique, azélaïque et sébacique.

Les sels des acides carboxyliques peuvent aussi être utilisés, notamment les sels ammoniacaux.

A titre d'exemple, on peut citer plus particulièrement l'acide laurique et le laurate d'ammonium.

15 Enfin, il est possible d'utiliser un tensioactif qui est choisi parmi ceux du type éthoxylats d'alcools gras carboxyméthylés.

Par produit du type éthoxylats d'alcool gras carboxyméthylés on entend les produits constitués d'alcools gras éthoxylés ou propoxylés comportant en
 bout de chaîne un groupement -CH₂-COOH.

20 Ces produits peuvent répondre à la formule :



dans laquelle R₁ désigne une chaîne carbonée, saturée ou insaturée, dont la longueur est généralement d'au plus 22 atomes de carbone, de
 25 préférence d'au moins 12 atomes de carbone; R₂, R₃, R₄ et R₅ peuvent être identiques et représenter l'hydrogène ou encore R₂ peut représenter un groupe CH₃ et R₃, R₄ et R₅ représentent l'hydrogène; n est un nombre entier non nul pouvant aller jusqu'à 50 et plus particulièrement compris entre 5 et 15, ces valeurs étant incluses. On notera qu'un tensio-actif peut être constitué
 30 d'un mélange de produits de la formule ci-dessus pour lesquels R₁ peut être saturé et insaturé respectivement ou encore des produits comportant à la fois des groupements -CH₂-CH₂-O- et -C(CH₃)-CH₂-O-.

L'addition du tensio-actif peut se faire de deux manières. Il peut être ajouté directement dans la suspension de précipité issue de l'étape
 35 précédente de chauffage (c). Il peut aussi être ajouté au précipité solide après séparation de celui-ci par tout moyen connu du milieu dans lequel a eu lieu le chauffage.

La quantité de tensio-actif utilisée, exprimée en pourcentage en masse de tensio-actif par rapport à la masse de la composition calculée en oxyde, est

généralement comprise entre 5% et 100% plus particulièrement entre 15% et 60%.

Selon une variante du procédé de l'invention, il est possible, à l'issue de l'étape (d) qui vient d'être décrite de procéder à un broyage du précipité.

5 Ce broyage peut être réalisé de différentes manières.

Une première manière consiste à réaliser un broyage à haute énergie du type broyage humide. Un tel broyage se fait sur un précipité humide qui a été obtenu par exemple après addition du tensio-actif au précipité solide. Le broyage humide peut se faire dans un broyeur à billes par exemple.

10 Une seconde manière consiste à effectuer un broyage à énergie moyenne en soumettant à un cisaillement une suspension du précipité, par exemple en utilisant un broyeur colloïdal ou une turbine d'agitation. Cette suspension peut être une suspension aqueuse qui a été obtenue après remise en dispersion dans l'eau du précipité obtenu à l'issue des étapes (d).

15 Dans une dernière étape du procédé selon l'invention, le précipité récupéré est ensuite calciné. Cette calcination permet de développer la cristallinité du produit formé et elle peut être également ajustée et/ou choisie en fonction de la température d'utilisation ultérieure réservée à la composition selon l'invention, et ceci en tenant compte du fait que la surface spécifique du produit est d'autant plus faible que la température de calcination mise en œuvre est plus élevée. Une telle calcination est généralement opérée sous air, mais une calcination menée par exemple sous gaz inerte ou sous atmosphère contrôlée (oxydante ou réductrice) n'est bien évidemment pas exclue.

20 En pratique, on limite généralement la température de calcination à un intervalle de valeurs comprises entre 500°C et 1100°C plus particulièrement entre 600°C et 900°C.

30 Les compositions de l'invention telles que décrites plus haut ou telles qu'obtenues dans le procédé étudié précédemment se présentent sous forme de poudres mais elles peuvent éventuellement être mises en forme pour se présenter sous forme de granulés, billes, cylindres ou nids d'abeille de dimensions variables.

35 Les compositions de l'invention peuvent être utilisées comme catalyseurs ou supports de catalyseur. Ainsi, l'invention concerne aussi des systèmes catalytiques comprenant les compositions de l'invention. Pour de tels systèmes, ces compositions peuvent ainsi être appliquées sur tout support utilisé habituellement dans le domaine de la catalyse, c'est à dire notamment des supports inertes thermiquement. Ce support peut être choisi parmi l'alumine, l'oxyde de titane, l'oxyde de cérium, la silice, les spinelles, les

zéolites, les silicates, les phosphates de silicoaluminium cristallins, les phosphates d'aluminium cristallins.

Les compositions peuvent aussi être utilisées dans des systèmes catalytiques comprenant un revêtement (wash coat) à propriétés catalytiques et à base de ces compositions, sur un substrat du type par exemple monolithe métallique ou en céramique. Le revêtement peut comporter lui aussi un support du type de ceux mentionnés plus haut. Ce revêtement est obtenu par mélange de la composition avec le support de manière à former une suspension qui peut être ensuite déposée sur le substrat.

Dans le cas de ces utilisations en catalyse, les compositions de l'invention sont employées en combinaison avec des métaux de transition; elles jouent ainsi le rôle de support pour ces métaux. Par métaux de transition, on entend les éléments des groupes IIIA à IIB de la classification périodique. Comme métaux de transition, on peut citer plus particulièrement le fer, le manganèse et le cuivre ainsi que les métaux précieux, comme le platine, le rhodium, le palladium, l'argent ou l'iridium. La nature de ces métaux et les techniques d'incorporation de ceux-ci dans les compositions supports sont bien connues de l'homme du métier. Par exemple, les métaux peuvent être incorporés aux compositions par imprégnation.

Les teneurs en métal précité des compositions correspondent aux teneurs généralement utilisées dans les catalyseurs pour obtenir une activité catalytique. A titre d'exemple, cette teneur est d'au plus 5%, notamment d'au plus 1%. Elle peut être plus particulièrement d'au plus 0,5% et même d'au plus 0,25%. Des teneurs supérieures à 5% n'ont généralement pas d'intérêt d'un point de vue économique. Ces teneurs sont exprimées en pourcentage massique de métal par rapport à la composition.

Les systèmes catalytiques et plus particulièrement les compositions de l'invention peuvent trouver de très nombreuses applications. Ils sont ainsi particulièrement bien adaptés à, et donc utilisables, dans la catalyse de diverses réactions telles que, par exemple, la déshydratation, l'hydrosulfuration, l'hydrodénitrification, la désulfuration, l'hydrodésulfuration, la déshydrohalogénéation, le reformage, le reformage à la vapeur, le craquage, l'hydrocraquage, l'hydrogénation, la déshydrogénation, l'isomérisation, la dismutation, l'oxychloration, la déshydrocyclisation d'hydrocarbures ou autres composés organiques, les réactions d'oxydation et/ou de réduction, la réaction de Claus, le traitement des gaz d'échappement des moteurs à combustion interne, la démétallation, la méthanation, la shift conversion, l'oxydation

catalytique des suies émises par les moteurs à combustion interne comme les moteurs diesel ou essence fonctionnant en régime pauvre.

Les systèmes catalytiques et plus particulièrement les compositions de l'invention sont particulièrement bien adaptés au traitement des gaz d'échappement des moteurs à combustion interne comme les moteurs diesel ou essence fonctionnant en régime pauvre. Ce traitement peut être plus précisément un traitement d'élimination des NOx par réaction en continu avec les hydrocarbures en mélange pauvre (Catalyse HC-DeNOx).

De ce fait, l'invention concerne aussi un procédé de traitement des gaz d'échappement des moteurs à combustion interne qui est caractérisé en ce qu'on utilise à titre de catalyseur un système catalytique tel que décrit ci-dessus ou une composition selon l'invention et telle que décrite précédemment.

On notera enfin que dans un procédé de ce type, les compositions de l'invention peuvent être utilisées en association avec des compositions à base d'oxyde de cérium stabilisé par des additifs comme l'oxyde de zirconium ou comme un oxyde d'une terre rare, l'oxyde de zirconium et l'oxyde de terre rare pouvant être utilisés en combinaison dans ce cas, ou encore en association avec des compositions à base d'oxyde de zirconium, cet oxyde pouvant lui aussi être dopé ou stabilisé par une terre rare, comme le cérium notamment. Ces associations conduisent à des systèmes permettant une conversion de l'ensemble des polluants émis par un moteur dès les basses températures.

Des exemples vont maintenant être donnés.

EXEMPLE 1

Cet exemple concerne une composition à 60% de zirconium et 40% de praséodyme, ces proportions étant exprimées en pourcentages massiques des oxydes ZrO_2 et Pr_6O_{11} .

Dans un bécher agité, on introduit 500 ml de nitrate de zirconium (120 g/l) et 80 ml de nitrate de praséodyme (500 g/l). On complète ensuite avec de l'eau distillée de façon à obtenir 1 litre d'une solution de co-nitrate.

Dans un réacteur agité, on introduit 224 ml d'une solution d'ammoniaque (12 mol/l) et on complète ensuite avec de l'eau distillée de façon à obtenir un volume total de 1 litre.

La solution de co-nitrate est introduite en une heure dans le réacteur sous agitation constante.

La solution obtenue est placée dans un autoclave en acier inoxydable équipé d'un mobile d'agitation. La température du milieu est portée à 150°C pendant 2 heures sous agitation.

La suspension ainsi obtenue est alors filtrée sur Büchner. On récupère
5 un précipité contenant 19 % en masse d'oxyde.

On prélève 100 g de ce précipité.

Parallèlement, on a préparé un gel de laurate d'ammonium dans les conditions suivantes : on introduit 250 g d'acide laurique dans 135 ml d'ammoniaque (12 mol/l) et 500 ml d'eau distillée, puis on homogénéise à
10 l'aide d'une spatule.

22,7 g de ce gel sont ajoutés à 100 g du précipité puis l'ensemble est malaxé jusqu'à obtention d'une pâte homogène.

Le produit obtenu est ensuite porté à 500°C pendant 4 heures en palier.

Il présente les caractéristiques suivantes de surface :
15

Tableau 1

Durée/température de calcination	Surface en m ² /g
10h/1000°C	29
4h/1100°C	17
10h/1200°C	4
4h/900°C	55

Les analyses RX montrent qu'entre 900°C et 1000°C le produit présente une phase cubique majoritaire et une phase quadratique minoritaire.
20

EXEMPLE 2

Cet exemple concerne une composition à 85% de zirconium et 15% de praséodyme, ces proportions étant exprimées en pourcentages massiques des oxydes ZrO₂ et Pr₆O₁₁.

25 Dans un bécher agité, on introduit 708 ml de nitrate de zirconium (120 g/l) et 30 ml d'une solution de nitrate de praséodyme (500 g/l). On complète ensuite avec de l'eau distillée de façon à obtenir 1 litre d'une solution de co-nitrate.

30 Dans un réacteur agité, on introduit 220 ml d'une solution d'ammoniaque et on complète ensuite avec de l'eau distillée de façon à obtenir un volume total de 1 litre.

La solution de co-nitrate est introduite en une heure dans le réacteur sous agitation constante.

La solution obtenue est placée dans un autoclave en acier inoxydable équipé d'un mobile d'agitation. La température du milieu est portée à 150°C pendant 2 heures sous agitation.

La suspension ainsi obtenue est alors filtrée sur Büchner. On récupère un précipité contenant 17,9 % en masse d'oxyde.

On prélève 100 g de ce précipité.

Parallèlement, on a préparé un gel de laurate d'ammonium dans les conditions suivantes : on introduit 250 g d'acide laurique dans 135 ml d'ammoniaque (12 mol/l) et 500 ml d'eau distillée, puis on homogénéise à l'aide d'une spatule.

21,4 g de ce gel sont ajoutés à 100 g du précipité puis l'ensemble est malaxé jusqu'à obtention d'une pâte homogène.

Le produit obtenu est ensuite porté à 500°C pendant 4 heures en palier.

Il présente les caractéristiques suivantes de surface :

Tableau 2

Durée/température de calcination	Surface en m ² /g
10h/1000°C	41
4h/1100°C	19
10h/1200°C	3
4h/900°C	63

Les analyses RX montrent qu'entre 900°C et 1000°C le produit présente une phase quadratique unique.

EXEMPLE 3

Cet exemple concerne une composition à 90% de zirconium et 10% de praséodyme, ces proportions étant exprimées en pourcentages massiques des oxydes ZrO₂ et Pr₆O₁₁.

On procède de la même manière que dans l'exemple 1.

Les caractéristiques de surface sont données dans le tableau 3 ci-dessous. Les analyses RX montrent qu'entre 900°C et 1000°C le produit présente une phase quadratique unique.

EXEMPLE 4

Cet exemple concerne une composition à 90% de zirconium et 10% de lanthane, ces proportions étant exprimées en pourcentages massiques des oxydes ZrO₂ et La₂O₃.

On procède de la même manière que dans l'exemple 1.

Les caractéristiques de surface sont données dans le tableau 3 ci-dessous.

5 EXEMPLE 5

Cet exemple concerne une composition à 90% de zirconium et 10% de néodyme, ces proportions étant exprimées en pourcentages massiques des oxydes ZrO_2 et Nd_2O_3 .

On procède de la même manière que dans l'exemple 1.

10 Les caractéristiques de surface sont données dans le tableau 3 ci-dessous.

Tableau 3

	Durée/température de calcination		
	10h/1000°C	10h/1200°C	4h/900°C
Surface (m^2/g)			
Exemple			
3	40	2	59
4	41	2	67
5	34	4	54

15

EXEMPLE 6

Cet exemple décrit un test catalytique pour un catalyseur préparé à partir d'une composition selon l'invention.

a) Préparation du catalyseur

20 Le catalyseur à 0,1% en masse d'élément rhodium métallique par rapport à la masse de l'ensemble du catalyseur est préparé par imprégnation de nitrate de rhodium par voie humide sur le produit de l'exemple 3 obtenu après 4h de calcination à 500°C. On fait subir ensuite au produit imprégné une évaporation lente, un séchage et enfin une calcination 4h à 500°C sous air.

25 Le catalyseur sous forme de poudre est ensuite vieilli pendant 6 heures à 1100°C sous un mélange oxydo réducteur (flux alternés de 5 minutes de 1,8% de CO et 10% de H_2O d'une part puis de 1,8% de O_2 et 10% de H_2O d'autre part. Le vieillissement se fait dans un réacteur tubulaire en quartz, traversé par le flux de gaz.

30 b) Conditions de test

Débit des gaz : 30l/h

Masse de catalyseur : 20mg (fraction granulométrique 100-200 microns)
dilué avec 150mg de SiC.

La composition des gaz est donnée dans le tableau 4 ci-dessous.

5

Tableau 4

Composant	Mélange pauvre Richesse : 0, 979 % en volume	Mélange riche Richesse : 1,024 % en volume
CO ₂	14,00	14,00
H ₂ O	10,00	10,00
CO	0,40	1,40
O ₂	0,80	0,40
C ₃ H ₆	0,0375	0,0375
C ₃ H ₈	0,0125	0,0125
NO	0,095	0,095
N ₂	Complément à 100	Complément à 100

On observe les résultats suivants

10 En mélange riche, la température d'amorçage à 20% de conversion pour le NO est de 345°C, celle pour le C₃H₆ est de 350°C. Ce sont donc des températures faibles dans les deux cas.

Par ailleurs, la température de demi-conversion (conversion à 50%) pour NO et C₃H₆ est seulement de 360°C. 100% de NO et C₃H₆ sont convertis avant 400°C.

15 En mélange pauvre, les températures d'amorçage à 20% de conversion pour le NO, pour le C₃H₆ et pour le CO sont respectivement de 310°C, 325°C et 285°C. En outre, pour C₃H₆ 80% de la conversion est obtenue à 500°C.

L'ensemble de ces résultats montre l'efficacité à basses températures des catalyseurs à base des compositions de l'invention.

20

EXEMPLE 7 COMPARATIF

25 On prépare dans cet exemple une composition à base d'oxydes de zirconium et de cérium et dont la surface spécifique est stabilisée par des oxydes de lanthane et de néodyme. Cette composition répond à la formule ZrO₂/CeO₂/La₂O₃/Nd₂O₃ de proportions respectives en poids de ces oxydes de 75/20/2,5/2,5.

On procède comme dans l'exemple 2 en utilisant pour 100 g de produit les quantités suivantes de solutions :

- 268 ml de nitrate de zirconium (C = 280 g/l)
- 79 ml de nitrate de cérium (à une concentration de 236,5 g/l de Ce^{4+} ,
5 de 15,5 g/l de Ce^{3+} et d'acidité libre de 0,7N)
- 5,5 ml de nitrate de lanthane (C = 454 g/l)
- 4,8 ml de nitrate de néodyme (C = 524 g/l)

Le mode de préparation est identique à celui décrit dans l'exemple 2. Toutefois, le précipité n'est pas mélangé au tensio-actif, il est directement
10 calciné. Le produit obtenu après calcination 4 heures à 1000°C présente une surface spécifique de 44 m²/g et après calcination 4 heures à 1100°C une surface spécifique de 18 m²/g. On prépare par ailleurs un catalyseur à 0,1% en masse d'élément rhodium métallique par rapport à la masse de l'ensemble du catalyseur par imprégnation de nitrate de rhodium par voie humide sur la
15 composition préparée de la manière qui vient d'être décrite et obtenu après 4h de calcination à 500°C.

Ce catalyseur ainsi préparé est soumis au même vieillissement à 1100°C et au même test que décrit ci-dessus dans l'exemple 6.

On donne dans le tableau 5 ci-dessous, les résultats concernant les
20 températures d'amorçage à 20 % (Ta) pour les produits des exemples 6 et 7.

Tableau 5

Catalyseur	Ta NO Mélange pauvre (°C)	Ta C ₃ H ₆ Mélange pauvre (°C)	Ta NO Mélange riche (°C)	Ta C ₃ H ₆ Mélange riche (°C)
Exemple 7	385	400	405	430
Exemple 6	310	325	345	350

Les températures d'amorçage sont nettement supérieures dans le cas du
25 produit de l'exemple comparatif.

REVENDICATIONS

- 5 1-Composition à base d'oxyde de zirconium, caractérisée en ce qu'elle comprend en outre au moins un additif choisi parmi les oxydes de praséodyme, de lanthane et de néodyme et en ce qu'elle présente une surface spécifique d'au moins $29 \text{ m}^2/\text{g}$, après calcination à 1000°C pendant 10 heures.
- 10 2- Composition selon la revendication 1, caractérisée en ce qu'elle présente une surface spécifique d'au moins $35 \text{ m}^2/\text{g}$, plus particulièrement d'au moins $40 \text{ m}^2/\text{g}$ après calcination à 1000°C pendant 10 heures.
- 15 3- Composition selon la revendication 1 ou 2, caractérisée en ce qu'elle présente une surface spécifique d'au moins $10 \text{ m}^2/\text{g}$ après calcination à 1100°C pendant 4 heures.
- 20 4- Composition selon l'une des revendications précédentes, caractérisée en ce qu'elle présente une surface spécifique d'au moins $15 \text{ m}^2/\text{g}$ après calcination à 1100°C pendant 4 heures.
- 25 5- Composition selon l'une des revendications précédentes, caractérisée en ce qu'elle présente une surface spécifique d'au moins $2 \text{ m}^2/\text{g}$, plus particulièrement d'au moins $3 \text{ m}^2/\text{g}$ après calcination à 1200°C pendant 10 heures.
- 30 6- Composition selon l'une des revendications précédentes, caractérisée en ce qu'elle présente une surface spécifique d'au moins $45 \text{ m}^2/\text{g}$ après calcination à 900°C pendant 4 heures.
- 35 7- Composition selon l'une des revendications précédentes, caractérisée en ce qu'elle présente une surface spécifique d'au moins $50 \text{ m}^2/\text{g}$, de préférence d'au moins $55 \text{ m}^2/\text{g}$, après calcination à 900°C pendant 4 heures.
- 8- Composition selon l'une des revendications précédentes, caractérisée en ce que la teneur en additif est d'au plus 50% en masse d'oxyde d'additif par rapport à la masse de la composition.

- 9- Composition selon la revendication 8, caractérisée en ce que la teneur en additif est comprise entre 10% et 40%.
- 5 10- Composition selon l'une des revendications précédentes, caractérisée en ce qu'elle comprend en outre de l'oxyde d'aluminium ou de la silice.
- 11- Procédé de préparation d'une composition selon l'une des revendications précédentes, caractérisé en ce qu'il comprend les étapes suivantes :
- 10 - (a) on forme un mélange comprenant des composés du zirconium, de l'additif et, le cas échéant, de l'aluminium ou du silicium;
- (b) on met en présence ledit mélange avec un composé basique ce par quoi on obtient un précipité;
- (c) on chauffe en milieu liquide ledit précipité;
- 15 - (d) on ajoute au précipité obtenu à l'étape précédente un composé choisi parmi les tensioactifs anioniques, les tensioactifs non ioniques, les polyéthylène-glycols, les acides carboxyliques et leurs sels et les tensioactifs du type éthoxylats d'alcools gras carboxyméthylés;
- (e) on calcine le précipité ainsi obtenu.
- 20 12- Procédé selon la revendication précédente, caractérisé en ce qu'on utilise comme composés du zirconium, de l'additif et de l'aluminium, des composés choisis parmi les nitrates, les acétates et les chlorures.
- 13- Procédé selon l'une des revendications 11 ou 12, caractérisé en ce que le
- 25 chauffage du précipité de l'étape (c) est réalisé à une température d'au moins 100°C.
- 14- Système catalytique, caractérisé en ce qu'il comprend une composition selon l'une des revendications 1 à 10.
- 30 15- Système catalytique selon la revendication 14, caractérisé en ce qu'il comprend un métal de transition, notamment un métal précieux, supporté par la composition.
- 35 16- Procédé de traitement des gaz d'échappement des moteurs à combustion interne, caractérisé en ce qu'on utilise à titre de catalyseur un système catalytique selon la revendication 14 ou 15 ou une composition selon l'une des revendications 1 à 10.

**BREVET D'INVENTION**
CERTIFICAT D'UTILITÉ

Code de la propriété intellectuelle - Livre VI



DÉPARTEMENT DES BREVETS

26 bis, rue de Saint Pétersbourg
75800 Paris Cedex 08

Téléphone : 01 53 04 53 04 Télécopie : 01 42 93 59 30

DÉSIGNATION D'INVENTEUR(S) Page N° 1. / 1..

(Si le demandeur n'est pas l'inventeur ou l'unique inventeur)

Cet imprimé est à remplir lisiblement à l'encre noire

DB 113 W / 260899

Vos références pour ce dossier (facultatif)		R 04017	
N° D'ENREGISTREMENT NATIONAL		04 01948	
TITRE DE L'INVENTION (200 caractères ou espaces maximum) COMPOSITION A BASE D'OXYDES DE ZIRCONIUM, DE PRASEODYME, DE LANTHANE OU DE NEODYME, PROCEDE DE PREPARATION ET UTILISATION DANS UN SYSTEME CATALYTIQUE			
LE(S) DEMANDEUR(S) : RHODIA CHIMIE 26 quai Alphonse Le Gallo 92512 Boulogne-Billancourt Cedex France			
DESIGNE(NT) EN TANT QU'INVENTEUR(S) : (Indiquez en haut à droite «Page N° 1/1» S'il y a plus de trois inventeurs, utilisez un formulaire identique et numérotez chaque page en indiquant le nombre total de pages).			
Nom		LARCHER	
Prénoms		Olivier	
Adresse	Rue	34 rue de Cheverny	
	Code postal et ville	17180	Perigny
Société d'appartenance (facultatif)		RHODIA RECHERCHES	
Nom		MOISSONNIER	
Prénoms		Philippe	
Adresse	Rue	8 impasse du Logis	
	Code postal et ville	17138	Puillboreau
Société d'appartenance (facultatif)		RHODIA RECHERCHES	
Nom		ROHART	
Prénoms		Emmanuel	
Adresse	Rue	7 rue de la Sablière	
	Code postal et ville	17220	SAINTE SOULLE
Société d'appartenance (facultatif)		RHODIA RECHERCHES	
DATE ET SIGNATURE(S) DU (DES) DEMANDEUR(S) OU DU MANDATAIRE (Nom et qualité du signataire) Le 7 janvier 2005 Philippe DUBRUC			

